

(12) NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES
PATENTWESENS (PCT) VERÖFFENTLICHTE INTERNATIONALE ANMELDUNG

(19) Weltorganisation für geistiges Eigentum
Internationales Büro



(43) Internationales Veröffentlichungsdatum
27. Oktober 2005 (27.10.2005)

PCT

(10) Internationale Veröffentlichungsnummer
WO 2005/100416 A1

(51) Internationale Patentklassifikation⁷: **C08F 26/10**,
2/10, C21D 1/60, C09J 5/00

(21) Internationales Aktenzeichen: PCT/EP2005/003921

(22) Internationales Anmeldedatum:
14. April 2005 (14.04.2005)

(25) Einreichungssprache: Deutsch

(26) Veröffentlichungssprache: Deutsch

(30) Angaben zur Priorität:
10 2004 019 181.6 16. April 2004 (16.04.2004) DE

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten mit Ausnahme
von US): **BASF AKTIENGESellschaft** [DE/DE];
67056 Ludwigshafen (DE).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): **CHRISSTOFFELS**,
Lysander [NL/DE]; Chenover Str.2, 67117 Limburgerhof
(DE). **WIDMAIER, Ralf** [DE/DE]; Lenaustrasse 35,
68167 Mannheim (DE). **STEIN, Stefan** [DE/DE]; Julius
Cäsar Str. 28, 55286 Wörrstadt (DE). **TORRES LLOSA**,
Jose, Maria [DE/DE]; Heinz Schifferdeckerstr. 39a,
67071 Ludwigshafen (DE). **GARCIA CASTRO, Ivette**
[CU/DE]; Leiningerstrasse 82, 67067 Ludwigshafen (DE).

(74) Gemeinsamer Vertreter: **BASF AKTIENGE-**
SELLSCHAFT; 67056 Ludwigshafen (DE).

(81) Bestimmungsstaaten (soweit nicht anders angegeben, für
jede verfügbare nationale Schutzrechtsart): AE, AG, AL,
AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BW, BY, BZ, CA, CH,
CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, EG, ES,
FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE,
KG, KM, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA,
MD, MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NA, NI, NO, NZ, OM,
PG, PH, PL, PT, RO, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SM, SY,
TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, YU,
ZA, ZM, ZW.

(84) Bestimmungsstaaten (soweit nicht anders angegeben, für
jede verfügbare regionale Schutzrechtsart): ARIPO (BW,
GH, GM, KE, LS, MW, MZ, NA, SD, SL, SZ, TZ, UG,
ZM, ZW), eurasisches (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU,
TJ, TM), europäisches (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK,
EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IS, IT, LT, LU, MC, NL,
PL, PT, RO, SE, SI, SK, TR), OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI,
CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

Veröffentlicht:

- mit internationalem Recherchenbericht
- vor Ablauf der für Änderungen der Ansprüche geltenden
Frist; Veröffentlichung wird wiederholt, falls Änderungen
eintreffen

Zur Erklärung der Zweibuchstaben-Codes und der anderen Ab-
kürzungen wird auf die Erklärungen ("Guidance Notes on Co-
des and Abbreviations") am Anfang jeder regulären Ausgabe der
PCT-Gazette verwiesen.

(54) Title: METHOD FOR PRODUCING AQUEOUS POLYVINYLLACTAM DISPERSIONS

(54) Bezeichnung: VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON WÄSSRIGEN POLYVINYLLACTAM-DISPERSIONEN

(57) Abstract: The invention relates to a method for producing water-in-water dispersions of polyvinyl lactams with a K-value of =
30 and = 110 by radically initiated polymerization.

(57) Zusammenfassung: Verfahren zur Herstellung von Wasser-in-Wasser-Dispersionen von Polyvinyl lactamen mit einem K-Wert
von ≥ 30 und ≤ 110 durch radikalisch initiierte Polymerisation.

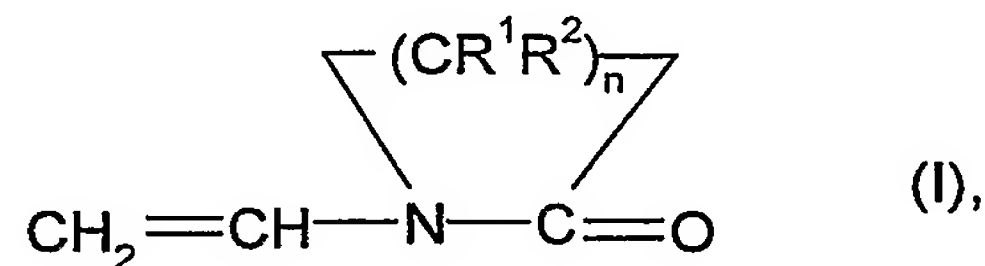


WO 2005/100416 A1

Verfahren zur Herstellung von wässrigen Polyvinylactam-Dispersionen

Beschreibung

- 5 Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung einer Wasser-in-Wasser-Dispersion von Polyvinylactam mit einem K-Wert von ≥ 30 und ≤ 110 durch radikalisch initiierte Polymerisation wenigstens eines N-Vinylactams der allgemeinen Formel I



10

mit

R^1, R^2 unabhängig voneinander Wasserstoff und/oder C_1 - C_8 -Alkyl,
 n gleich einer ganzen Zahl von 2 bis 8,

15

in einem wässrigen Reaktionsmedium,
 welches dadurch gekennzeichnet ist, dass das zur Polymerisation eingesetzte wenigstens eine N-Vinylactam I zu wenigstens 50 Gew.-% aus N-Vinyl-2-pyrrolidon (R^1 und R^2 gleich Wasserstoff, n gleich 3) besteht und die radikalisch initiierte Polymerisation des wenigstens einen N-Vinylactams I in Gegenwart von

20

- a) 1 bis 100 Gew.-% der Sättigungsmenge im wässrigen Reaktionsmedium wenigstens eines organischen oder anorganischen Salzes,
- b) 0,1 bis 30 Gew.-% wenigstens eines Schutzkolloids, bezogen auf die Gesamtmenge des zur Polymerisation eingesetzten wenigstens einen N-Vinylactams I, sowie
- c) 0,01 bis 3 Gew.-% wenigstens eines Radikalinitiators, bezogen auf die Gesamtmenge des zur Polymerisation eingesetzten wenigstens einen N-Vinylactams I

25

30

erfolgt, und dabei die Reaktionsbedingungen so gewählt werden, dass während der Polymerisationsreaktion wenigstens eine Teilmenge des wenigstens einen N-Vinylactams I und des daraus durch Polymerisation gebildeten Polyvinylactams im wässrigen Reaktionsmedium als separate Phase vorliegen.

35

Gegenstand vorliegender Erfindung ist ferner die Wasser-in-Wasser-Dispersion von Polyvinylactam selbst sowie deren Verwendung als Komponente in Pharma- oder Kosmetikprodukten, in Klebstoffen oder Wärmeträgerflüssigkeiten sowie in Beschichtungs-, Verdicker-, Adsorber-, Bindemittel-, Waschmittel-, Kunststoff-, Keramik-, Kühlmittel-, Tinten- oder Pigmentformulierungen. Gegenstand vorliegender Erfindung ist darüber hinaus die Verwendung vorgenannter wässriger Polyvinylactam-Dispersionen als Komponente im einem Metallquenchbad bzw. in Klebstoffformulierungen für Klebstifte.

40

Für die Herstellung von Polyvinylactam-Verbindungen, insbesondere Poly-N-vinyl-2-pyrrolidon (PVP) ist von folgendem Stand der Technik auszugehen.

- 5 In der Schrift WO 91/03496 wird die Lösungspolymerisation mittels tert.-Amylperoxypivalat als Radikalstarter offenbart. Neben Copolymeren aus Maleinsäureanhydrid und Alkylvinylethern wird auch die Herstellung von PVP mit einem K-Wert von ca. 120 durch Polymerisation von N-Vinyl-2-pyrrolidon (VP) beschrieben. Der PVP-Gehalt der beispielhaft offenbarten hochviskosen wässrigen Lösung beträgt ca. 21
10 Gew.-%.

- Die WO 94/18241 offenbart die Herstellung von PVP mit K-Werten im Bereich von 30 bis 150 in Form von hochviskosen wässrigen Lösungen durch VP-Polymerisation unter Verwendung eines speziellen Radikalstartersystems, bestehend aus wenigstens zwei
15 Radikalstartern, deren 10-Stundenhalbwertszeittemperaturen sich um mehr als 5 °C unterscheiden.

- Gegenstand der WO 94/22953 ist die Herstellung von PVP mit einem K-Wert von 15 bis 130 in Form von wässrigen Lösungen durch radikalische Polymerisation von VP oder dessen Oligomeren unter Verwendung des Radikalstarters 2,2'-Azobis(2-methylbutannitril).
20

- Darüber hinaus sind weitere Verfahren zur Herstellung von PVP mit K-Werten ≤ 110 durch Lösungspolymerisation in wässrigem Medium vorbeschrieben und daher dem Fachmann geläufig (siehe hierzu beispielsweise die Schriften US-A 5338814, US-A 5362815, US-A 5373074, RO-A 90406, RO-A93230 sowie die amerikanische Offenlegungsschrift US 2002/22699 A1).
25

- Nachteilig an diesen Verfahren ist, dass die Herstellung dieser mittel- bis hochmolekularen PVP-Polymerisate mittels Lösungspolymerisation in Abhängigkeit von den zu erzielenden PVP-Molekulargewichten ab bestimmten PVP-Gehalten zu hohen Viskositäten der PVP-Lösungen führt. Je höher das zu erzielende Molekulargewicht, desto niedriger ist der Polymerisatgehalt, welcher noch zu einer technisch handhabbaren Lösungviskosität führt. Aufgrund der insbesondere bei den hochmolekularen PVP-Polymerisaten resultierenden schlechten Raum-Zeit-Ausbeuten ergeben sich hohe Produktionskosten. Als weiterer Nachteil der Verfahren des Standes der Technik sind die relativ hohen Anteile an ungelösten Gelpartikeln anzusehen, welche zu einer Vielzahl von Nachteilen sowohl im Produktionsprozess (längere Filtrations- und Abfüllzeiten) wie auch bei der späteren Anwendung der PVP-Polymerisaten (Inhomogenitäten der entsprechenden Formulierungen) führen. Ebenfalls nachteilig an den durch Verfahren des Standes der Technik allgemein zugänglichen wässrigen PVP-Lösungen ist, dass deren PVP-Feststoffgehalte relativ niedrig sind und sie daher für ihren Einsatz als
30
35
40

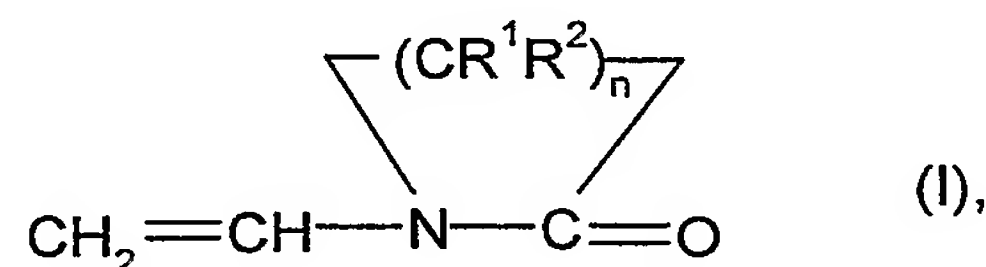
Formulierungskomponente häufig zur Erhöhung des Feststoffgehaltes mit pulverförmigen PVP abgemischt werden müssen.

5 Aufgabe der vorliegenden Erfindung war es, ein verbessertes Polymerisationsverfahren für N-Vinyllactame, insbesondere N-Vinyl-2-pyrrolidon, zur Verfügung zu stellen, welches verbesserte Raum-Zeit-Ausbeuten aufweist und niedrigviskose wässrige Systeme mit höheren Polyvinylactam-Gehalten bei gleichzeitig niedrigeren Gelgehalten zugänglich macht.

10 Dementsprechend wurde das eingangs definierte Verfahren gefunden.

Verfahren zur Herstellung von Wasser-in-Wasser-Polymerisatdispersionen durch radikalisch induzierte Polymerisation ethylenisch ungesättigter Verbindungen (Monomere) sind allgemein bekannt (siehe hierzu beispielsweise WO 98/31748, WO 98/54234, EP-
15 A 630909, EP-A 984990 oder US-A 4380600).

Erfindungsgemäß wird wenigstens ein N-Vinyllactam der allgemeinen Formel I



20

mit

R^1, R^2 unabhängig voneinander Wasserstoff und/oder $\text{C}_1\text{-C}_8\text{-Alkyl}$,
n gleich einer ganzen Zahl von 2 bis 8,

25 in einem wässrigen Reaktionsmedium zur Polymerisation eingesetzt, wobei das wenigstens eine N-Vinyllactam I zu wenigstens 50 Gew.-% aus N-Vinyl-2-pyrrolidon (R^1 und R^2 gleich Wasserstoff, n gleich 3) besteht.

30 Dabei können R^1 und R^2 unabhängig voneinander Wasserstoff und/oder $\text{C}_1\text{-C}_8\text{-Alkyl}$, beispielsweise Methyl, Ethyl, n-Propyl, iso-Propyl, n-Butyl, iso-Butyl, tert.-Butyl sowie n-Pentyl, n-Hexyl, n-Heptyl oder n-Octyl und deren isomeren Alkylgruppen sein. Als R^1 und R^2 bevorzugt sind Wasserstoff und Methyl. Insbesondere bevorzugt ist Wasserstoff. Häufig enthält das N-Vinyllactam I keine oder insgesamt lediglich eine Methylgruppe.

35

Erfindungsgemäß steht n für eine ganze Zahl von 2 bis 8, häufig für 3, 4, 5, 6 und 7. Insbesondere steht n für 3 und 5.

Beispiele für erfindungsgemäß vorteilhaft einsetzbare N-Vinyllactame I sind die N-Vinyl-
derivate nachfolgender Lactame: 2-Pyrrolidon, 2-Piperidon, ϵ -Caprolactam und
deren Alkylderivate, wie beispielsweise 3-Methyl-2-pyrrolidon, 4-Methyl-2-pyrrolidon, 5-
Methyl-2-pyrrolidon, 3-Ethyl-2-pyrrolidon, 3-Propyl-2-pyrrolidon, 3-Butyl-2-pyrrolidon,
5 3,3-Dimethyl-2-pyrrolidon, 3,5-Dimethyl-2-pyrrolidon, 5,5-Dimethyl-2-pyrrolidon, 3,3,5-
Trimethyl-2-pyrrolidon, 5-Methyl-5-ethyl-2-pyrrolidon, 3,4,5-Trimethyl-2-pyrrolidon, 3-
Methyl-2-piperidon, 4-Methyl-2-piperidon, 5-Methyl-2-piperidon, 6-Methyl-2-piperidon,
6-Ethyl-2-piperidon, 3,5-Dimethyl-2-piperidon, 4,4-Dimethyl-2-piperidon, 3-Methyl- ϵ -
caprolactam, 4-Methyl- ϵ -caprolactam, 5-Methyl- ϵ -caprolactam, 6-Methyl- ϵ -caprolactam,
10 7-Methyl- ϵ -caprolactam, 3-Ethyl- ϵ -caprolactam, 3-Propyl- ϵ -caprolactam, 3-Butyl- ϵ -
caprolactam, 3,3-Dimethyl- ϵ -caprolactam oder 7,7-Dimethyl- ϵ -caprolactam. Selbstver-
ständlich können auch Gemische vorgenannter N-Vinyllactame I eingesetzt werden.

Das zu polymerisierende wenigstens eine N-Vinyllactam I besteht zu wenigstens 50
15 Gew.-% aus VP. Oft besteht das wenigstens eine N-Vinyllactam I zu ≥ 60 Gew.-%, \geq
70 Gew.-%, ≥ 80 Gew.-%, ≥ 90 Gew.-% oder sogar zu 100 Gew.-% und alle Werte
dazwischen aus VP. Häufig wird ausschließlich VP zur Polymerisation eingesetzt.

Erfindungsgemäß kann die Gesamtmenge an N-Vinyllactam I im Reaktionsmedium
20 vorgelegt werden. Es ist aber auch möglich, gegebenenfalls lediglich eine Teilmenge
des wenigstens einen N-Vinyllactams I im Reaktionsmedium vorzulegen und die gege-
benenfalls verbliebene Restmenge bzw. die Gesamtmenge des N-Vinyllactams I dem
Reaktionsmedium unter Polymerisationsbedingungen zuzuführen.

Das erfindungsgemäße Verfahren wird in Gegenwart von 1 bis 100 Gew.-% der Sätti-
gungsmenge im wässrigen Reaktionsmedium wenigstens eines organischen oder an-
organischen Salzes durchgeführt. Dabei hat das wenigstens eine Salz die Funktion,
dass die Löslichkeit sowohl von N-Vinyllactam I als auch vom gebildeten Polyvinyl-
lactam herabgesetzt wird und so wenigstens eine Teilmenge des zur Polymerisation ein-
30 gesetzten N-Vinyllactams I und des daraus durch Polymerisation gebildeten Polyvinyl-
lactams im wässrigen Reaktionsmedium unter Polymerisationsbedingungen als sepa-
rate heterogene Phase vorliegen.

Die Auswahl des entsprechenden Salzes hängt im wesentlichen von dem eingesetzten
35 N-Vinyllactam I, dem zu erzeugenden Polyvinylactam und dem eingesetzten Schutz-
kolloid, sowie ggf. weiterer Hilfsmittel ab. Die Auswahl von Art und Menge des Salzes
erfolgt dergestalt, dass unter Polymerisationsbedingungen (Temperatur, Druck, ggf. in
Anwesenheit von Hilfsstoffen etc.) sowohl wenigstens eine Teilmenge des zur Polyme-
risation eingesetzten N-Vinyllactams I wie auch wenigstens eine Teilmenge des gebil-
40 deten Polyvinylactams in der Salzlösung als separate heterogene Phase vorliegen.
Erfindungsgemäß vorteilhaft ist es, je höher der als separate Phase vorliegende Anteil
an N-Vinyllactam I und Polyvinylactam ist. Günstig ist es, wenn unter Polymerisations-

bedingungen ≥ 60 Gew.-%, häufig ≥ 70 Gew.-% und oft ≥ 80 Gew.-% des wenigstens einen nichtumgesetzten N-Vinylactams I sowie ≥ 70 Gew.-%, häufig ≥ 80 Gew.-% und oft ≥ 90 Gew.-% des gebildeten Polyvinylactams im wässrigen Reaktionsmedium als separate heterogene Phase vorliegen.

5

Salze, die beispielsweise für das erfindungsgemäße Verfahren verwendet werden können, sind ausführlich in den Schriften WO 98/14405 und WO 00/20470 beschrieben, auf die hiermit ausdrücklich Bezug genommen wird.

- 10 Geeignete Salze sind anorganische Salze, bevorzugt kosmotropische Salze, wie Fluoride, Chloride, Sulfate, Phosphate oder Hydrogenphosphate von Metallionen oder Ammoniumionen. Typische Vertreter sind Natriumsulfat, Kaliumsulfat, Ammoniumsulfat, Magnesiumsulfat, Aluminiumsulfat, Natriumchlorid, Kalziumchlorid, Natriumdihydrogenphosphat, Diammoniumhydrogenphosphat, Dikaliumhydrogenphosphat, Kalziumphosphat, Natriumcitrat und Eisensulfat.
- 15

- Chaotrope Salze, wie beispielsweise Thiocyanate, Perchlorate, Chlorate, Nitrate, Bromide und Iodide können ebenfalls verwendet werden. Typische Vertreter sind Kalziumnitrat, Natriumnitrat, Ammoniumnitrat, Aluminiumnitrat, Natriumthiocyanat und Natriumiodid.
- 20

- Vorteilhaft werden Salze organischer C_1 - bis C_{15} -Carbonsäuren, insbesondere die Alkalisalze, beispielsweise Natrium- oder Kaliumsalze oder Ammoniumsalze ein-, zwei- oder mehrbasiger organischer C_1 - bis C_{12} -Carbonsäuren, wie beispielsweise Ameisensäure, Essigsäure, Zitronensäure, Oxalsäure, Malonsäure, Bernsteinsäure, Adipinsäure, Korksäure, Phthalsäure, Agaricinsäure, Trimesinsäure, 1,2,3-Propantricarbonsäure sowie 1,4-, 2,3- oder 2,6-Naphthalindicarbonsäure eingesetzt.
- 25

- Diese Salze können einzeln oder als Mischungen von zwei oder mehr Salzen eingesetzt werden. Oftmals ist eine Mischung mehrerer Salze wirksamer als ein Salz allein, bezogen auf die eingesetzte Menge.
- 30

- Die Salze werden in einer Menge zugesetzt, die 1 bis 100 Gew.-%, bevorzugt 10 bis 90 Gew.-% und besonders bevorzugt 15 bis 75 Gew.-% der Sättigungsmenge im wässrigen Reaktionsmedium unter Reaktionsbedingungen beträgt.
- 35

- Unter 100 Gew.-% Sättigungsmenge im Reaktionsmedium ist diejenige Menge an Salz oder Salzen zu verstehen, die sich im wässrigen Reaktionsmedium des eingesetzten N-Vinylactams I in Anwesenheit des wenigstens einen Schutzkolloids sowie ggf. weiteren Hilfsstoffen bei der verwendeten Reaktionstemperatur gerade noch lösen ohne zu präzipitieren.
- 40

Erfindungsgemäß kann die Gesamtmenge des wenigstens einen Salzes im Reaktionsmedium vorgelegt werden. Es ist aber auch möglich, gegebenenfalls lediglich eine Teilmenge des wenigstens einen Salzes im Reaktionsmedium vorzulegen und die gegebenenfalls verbliebene Restmenge bzw. die Gesamtmenge des wenigstens einen Salzes dem Reaktionsmedium unter Polymerisationsbedingungen zuzuführen. Dabei ist allerdings darauf zu achten, dass sowohl das zur Polymerisation eingesetzte N-Vinyllactam I (bis zu dessen Abreaktion) wie auch das gebildete Polyvinylactam unter Reaktionsbedingungen im wässrigen Reaktionsmedium stets als separate heterogene Phase vorliegen.

Das erfindungsgemäße Verfahren erfolgt in Gegenwart von 0,1 bis 30 Gew.-%, oft von 0,5 bis 20 Gew.-% und häufig von 1 bis 10 Gew.-% wenigstens eines Schutzkolloids, jeweils bezogen auf die Gesamtmenge des zur Polymerisation eingesetzten wenigstens einen N-Vinyllactams I.

Unter einem Schutzkolloid sollen im Rahmen dieser Schrift alle Verbindungen verstanden werden, deren mittleres Molekulargewicht > 1000 g/mol beträgt sowie gut wasserlöslich und darüber hinaus in der Lage sind, die Tröpfchen des Vinyllactams I sowie insbesondere des gebildeten Polyvinylactams im wässrigen Dispergiermedium als heterogen disperse Phase zu stabilisieren. Häufig beträgt das mittlere Molekulargewicht 1500 bis 3000000 g/mol oder 10000 bis 2000000 g/mol und oft 30000 bis 1500000, jeweils bestimmt mittels üblicher Verfahren der Gelpermeationschromatographie. Als Schutzkolloide können neutrale, anionische und/oder kationische Schutzkolloide verwendet werden.

Dabei sollen im Rahmen dieser Schrift unter einem anionischen Schutzkolloid alle Verbindungen mit einem mittleren Molekulargewicht > 1000 g/mol verstanden werden, deren dispergierend wirkende Molekülstruktur wenigstens eine anionische Gruppe, beispielsweise eine Sulfonsäure- oder Carbonsäuregruppe sowie deren entsprechende Salze, trägt.

Dabei kommen als anionische Schutzkolloide insbesondere Homo- und Copolymerisate folgender Monomere in Betracht: Acrylsäure, Methacrylsäure, Crotonsäure, Ethylacrylsäure, Itakonsäure, 2-Acrylamido-2-methylpropansulfonsäure, Vinylsulfonsäure, Vinylschwefelsäure, Vinylphosphorsäure, 10-Undecensäure, 4-Pentensäure, Zimtsäure, Maleinsäure, Maleinsäureanhydrid, Fumarsäure, 3-Butensäure, 5-Hexensäure, 6-Heptensäure, 7-Octensäure, Citraconsäure, Mesaconsäure, Styrolsulfonsäure, Styrolschwefelsäure, Acrylsäure-(3-sulfopropyl)-ester, Itakonsäure-bis-(3-sulfopropyl)-ester, Methacrylsäure-(3-sulfopropyl)-ester, 3-Allyloxy-2-hydroxypropan-1-sulfonsäure, 2-Acrylamido-2-methylethan-sulfonsäure, Acrylsäure-(2-sulfoethyl)ester, Itakonsäure-bis-(2-sulfoethyl)-ester, Methacrylsäure-(2-sulfoethyl)-ester, Methacrylsäure-(3-sulfopropyl)-ester, 3-Allyloxy-2-hydroxypropan-1-sulfonsäure, 3-Allyloxy-2-

hydroxyethan-1-sulfonsäure sowie deren Alkali- und Ammoniumsalze, insbesondere deren Natrium- und Kaliumsalze.

Neben den vorgenannten säuregruppenhaltigen Monomeren können die polymeren anionischen Schutzkolloide in Form ihrer Copolymerisate auch noch folgende neutrale Monomere in einpolymerisierter Form enthalten: Ethylen, Isobuten, N-Vinylformamid, VP, N-Vinylcaprolactam, N-Vinylacetamid, N-Vinylcarbazol, vinylaromatische Monomere, wie Styrol, α -Methylstyrol, o-Chlorstyrol oder Vinyltoluole, Vinylhalogenide, wie Vinylchlorid oder Vinylidenchlorid, Ester aus Vinylalkohol und 1 bis 18 C-Atome aufweisenden Monocarbonsäuren, wie Vinylacetat, Vinylpropionat, Vinyl-n-butytrat, Vinyl-laurat und Vinylstearat, Ether aus Vinylalkohol und 1 bis 18 C-Atome aufweisenden Monoalkoholen, wie beispielsweise Methylvinylether, Ester aus vorzugsweise 3 bis 6 C-Atome aufweisenden α,β -monoethylenisch ungesättigten Mono- und Dicarbonsäuren, wie insbesondere Acrylsäure, Methacrylsäure, Maleinsäure, Fumarsäure und Itaconsäure, mit im allgemeinen 1 bis 12, vorzugsweise 1 bis 8 und insbesondere 1 bis 4 C-Atome aufweisenden Alkanolen, wie besonders Acrylsäure- und Methacrylsäure-methyl-, -ethyl-, -n-butyl-, -iso-butyl-, pentyl-, -hexyl-, -heptyl-, -octyl-, -nonyl-, -decyl- und -2-ethylhexylester, Fumar- und Maleinsäuredimethylester oder -di-n-butylester, Nitrile α,β -monoethylenisch ungesättigter Carbonsäuren, wie Acrylnitril, Methacrylnitril, Fumarsäuredinitril, Maleinsäuredinitril sowie C_{4-8} -konjugierte Diene, wie 1,3-Butadien (Butadien) und Isopren. Die vorgenannten Monomere bilden in der Regel in den polymeren anionischen Schutzkolloiden die Hilfsmonomeren, die, bezogen auf die Gesamtmonomerenmenge, einen Anteil von weniger als 80 Gew.-%, häufig weniger als 50 Gew.-% und bevorzugt weniger als 30 Gew.-% auf sich vereinen. Häufig enthalten die polymeren anionischen Schutzkolloide keine der vorgenannten Monomeren in einpolymerisierter Form.

Im Rahmen dieser Schrift sollen unter einem kationischen Schutzkolloid alle Verbindungen mit einem mittleren Molekulargewicht > 1000 g/mol verstanden werden, deren dispergierend wirkende Molekülstruktur wenigstens eine kationische Gruppe, beispielsweise eine protonierte oder alkylierte Stickstoff-enthaltende Gruppe, trägt.

Dabei kommen als kationische Schutzkolloide insbesondere Homo- und Copolymerisate folgender am Stickstoff protonierter oder alkylierter Monomere in Betracht: 1-Vinylimidazol, 2-Vinylimidazol, 2-Vinylpyridin, 4-Vinylpyridin, 2-Methyl-5-vinylpyridin, Dialkylaminoalkylacrylate, Dialkylaminoalkylmethacrylate, Dialkylaminoalkylacrylamide, Dialkylaminoalkylmethacrylamide, 3-Aminopropylvinylether, Vinylamine oder Allylamine. Die Alkylierung erfolgt durch dem Fachmann bekannte Verfahren, beispielsweise durch Reaktion mit Dimethylsulfat, Diethylsulfat oder Methylchlorid. Selbstverständlich ist es auch möglich, die Alkylierung mittels vorgenannter Reagenzien auf der Stufe des Polymers durchzuführen.

- Neben den vorgenannten am Stickstoff protonierten oder alkylierten Monomeren können die polymeren kationischen Schutzkolloide in Form ihrer Copolymerisate auch noch vorgenannte neutrale Monomere in einpolymerisierter Form enthalten. Die neutralen Monomere bilden in der Regel in den kationischen Schutzkolloiden die
- 5 Hilfsmonomere, die, bezogen auf die Gesamtmonomerenmenge, einen Anteil von weniger als 80 Gew.-%, häufig weniger als 50 Gew.-% und bevorzugt weniger als 30 Gew.-% auf sich vereinen. Häufig enthalten die polymeren kationischen Schutzkolloide keine neutrale Monomeren in einpolymerisierter Form.
- 10 Selbstverständlich ist es auch möglich, dass die polymeren Schutzkolloide sowohl Sulfonsäure- und/oder Carbonsäuregruppen wie auch am Stickstoff protonierte und/oder alkylierte Gruppen enthalten. Weisen die polymeren Schutzkolloide dabei mehr Sulfonsäure- und/oder Carbonsäuregruppen auf als am Stickstoff protonierte und/oder alkylierte Gruppen, so sind sie den anionischen polymeren Schutzkolloiden zuzurechnen.
- 15 Weisen die polymeren Schutzkolloide jedoch mehr am Stickstoff protonierte und/oder alkylierte Gruppen auf als Sulfonsäure- und/oder Carbonsäuregruppen, so sind sie den kationischen polymeren Schutzkolloiden zuzurechnen.
- 20 Neutrale Schutzkolloide enthalten weder Sulfonsäure- bzw. Carbonsäuregruppen, noch an einem Stickstoffatom protonierte oder alkylierte funktionelle Gruppen. Beispiele für neutrale Schutzkolloide sind Polyvinylalkohole, Polyalkylenglykole, Cellulose-, Stärke- oder Gelatinederivate sowie Polyvinylformamid, PVP, Polyacrylamid, Polymethacrylamid, Polyhydroxyalkylacrylat, Polyhydroxyalkylmethacrylat.
- 25 Neutrale, anionische und/oder kationische Schutzkolloide sind dem Fachmann prinzipiell bekannt. Eine ausführliche Beschreibung geeigneter Schutzkolloide findet sich in Houben-Weyl, Methoden der organischen Chemie, Band XIV/1, Makromolekulare Stoffe, Georg-Thieme-Verlag, Stuttgart, 1961, Seiten 411 bis 420.
- 30 Die gewichtsmittleren Molekulargewichte der polymeren Schutzkolloide liegen bevorzugt im Bereich von 20000 bis 1500000 g/mol, häufig im Bereich von 30000 bis 1000000 g/mol und oft im Bereich von 40000 bis 700000 g/mol, jeweils bestimmt mittels üblicher Verfahren der Gelpermeationschromatographie.
- 35 Von Bedeutung ist, dass die Schutzkolloide unter Reaktionsbedingungen im tatsächlich eingesetzten Mengenbereich von 0,1 bis 30 Gew.-%, bezogen auf die Gesamtmenge des zur Polymerisation eingesetzten wenigstens einen N-Vinylactams I, vollständig im wässrigen Reaktionsmedium löslich sind und dabei die als dispers separate Phase vorliegenden N-Vinylactam- sowie insbesondere die gebildeten Polyvinylac-
- 40 tamtröpfchen zu stabilisieren vermögen.

Von Bedeutung ist ferner, dass die anionischen oder kationischen Schutzkolloide optional auch in Kombination mit neutralen Schutzkolloiden eingesetzt werden können. Dabei ist allerdings der Gewichtsanteil an optional eingesetzten neutralen Schutzkolloiden in der Regel geringer als der Gewichtsanteil an kationischen und/oder anionischen Schutzkolloiden und beträgt oft ≤ 5 Gew.-%, ≤ 3 Gew.-% oder ≤ 1 Gew.-%, jeweils bezogen auf die Gesamtmenge des zur Polymerisation eingesetzten wenigstens einen N-Vinyllactams I.

Bevorzugt werden anionische oder kationische polymere Schutzkolloide eingesetzt.

Erfindungsgemäß kann die Gesamtmenge des wenigstens einen Schutzkolloids im Reaktionsmedium vorgelegt werden. Es ist aber auch möglich, gegebenenfalls lediglich eine Teilmenge des wenigstens einen Schutzkolloids im Reaktionsmedium vorzulegen und die gegebenenfalls verbliebene Restmenge bzw. die Gesamtmenge des wenigstens einen Schutzkolloids dem Reaktionsmedium während der Polymerisation unter Polymerisationsbedingungen zuzuführen.

Als Initiatoren für die radikalische Polymerisation können dem Fachmann geläufige wasserlösliche und wasserunlösliche Peroxo- und/oder Azo-Verbindungen eingesetzt werden, wie beispielsweise Alkali- oder Ammoniumperoxodisulfate, Wasserstoffperoxid, Dibenzoylperoxid, tert.-Butylperpivalat, 2,2'-Azobis-(2,4-dimethylvaleronitril), tert.-Butylperoxineodecanoat, tert.-Butylper-2-ethylhexanoat, Di-tert.-butylperoxid, tert.-Butylhydroperoxid, Azo-bis-isobutyronitril, Azo-bis-(2-amidinopropan)dihydrochlorid, 2,2'-Azo-bis-(2-methylpropionamidin)dihydrochlorid (V-50 der Fa. Wako Chemicals GmbH, Neuss) oder 2,2'-Azo-bis-(2-methylbutyronitril). Geeignet sind auch Radikalinitiatormischungen oder Redoxinitiatoren, wie z.B. Ascorbinsäure/Eisen(II)sulfat/Natriumperoxodisulfat, tert.-Butylhydroperoxid/Natriumdisulfit, tert.-Butylhydroperoxid/Natriumhydroxymethansulfonat. Die Menge des wenigstens einen Radikalinitiators beträgt 0,01 bis 3, häufig 0,05 bis 1,5 und oft 0,05 bis 1 Gew.-%, jeweils bezogen auf die Gesamtmenge des zur Polymerisation eingesetzten wenigstens einen N-Vinyllactams I.

Durch die Mitverwendung von Redox-Coinitiatoren, beispielsweise Benzoin, Dimethylanilin sowie organisch löslicher Komplexe und Salze von Schwermetallen, wie Kupfer, Kobalt, Mangan, Nickel und Chrom oder insbesondere Eisen, können die Halbwertszeiten der genannten Peroxide, besonders der Hydroperoxide, verringert werden, so dass beispielsweise tert.-Butylhydroperoxid in Gegenwart von 5 ppm Kupfer-II-acetylacetonat bereits bei 100 °C wirksam ist.

Bevorzugt werden gut wasserlösliche Azoinitiatoren, wie beispielsweise 2,2'-Azo-bis-(2-methylpropionamidin)dihydrochlorid eingesetzt.

Die Polymerisationsreaktion wird mit Hilfe von in Radikale zerfallende Polymerisationsinitiatoren gestartet. Es können sämtliche Initiatoren eingesetzt werden, die für die Polymerisation der N-Vinyllactame I bekannt sind. Geeignet sind beispielsweise in Radikale zerfallende Initiatoren, die bei den jeweils gewählten Temperaturen Halbwertszeiten von weniger als 3 Stunden besitzen. Falls die Polymerisation bei unterschiedlichen Temperaturen durchgeführt wird, indem man die N-Vinyllactame I zunächst bei einer niedrigeren Temperatur anpolymerisiert und anschließend bei einer deutlich höheren Temperatur auspolymerisiert, so verwendet man zweckmäßigerweise mindestens zwei unterschiedliche Initiatoren, die in dem jeweils gewählten Temperaturbereich eine ausreichende Zerfallsgeschwindigkeit haben.

Die Polymerisation wird üblicherweise bei Temperaturen zwischen 20 und 100 °C, bevorzugt zwischen 30 und 95 °C bzw. 50 und 90 °C durchgeführt. Häufig erfolgt die Polymerisationsreaktion unter Atmosphärendruck (1 bar absolut) oder, wenn die Polymerisation in einem geschlossenen System durchgeführt wird, unter dem sich einstellenden Eigendruck. In der Regel erfolgt die Polymerisationsreaktion unter Sauerstoffausschluss, beispielsweise unter Stickstoffatmosphäre.

Zur Herstellung der erfindungsgemäßen wässrigen Polyvinylactam-Dispersionen ist es beim Einsatz anionischer polymerer Dispergiemittel häufig günstig, wenn die Radikalinitiatormenge $\geq 0,01$ bis ≤ 3 Gew.-% beträgt und die Polymerisationstemperatur im Bereich von > 70 bis ≤ 95 °C, oft im Bereich ≥ 75 bis ≤ 90 °C liegt, während im Polymerisationstemperaturbereich von ≥ 40 bis ≤ 70 °C, oder im Bereich ≥ 50 bis ≤ 65 °C die Radikalinitiatormenge $\geq 0,3$ bis ≤ 3 Gew.-%, jeweils bezogen auf die Gesamtmenge des N-Vinyllactams I, beträgt. Bei Verwendung kationischer polymerer Dispergiemittel beträgt die Radikalinitiatormenge im gesamten Temperaturbereich von ≥ 40 bis ≤ 100 °C, bevorzugt im Bereich ≥ 50 bis ≤ 85 °C $\geq 0,01$ bis ≤ 3 Gew.-%, oft $\geq 0,05$ bis $\leq 1,5$ Gew.-% und häufig $\geq 0,1$ bis ≤ 1 Gew.-%, jeweils bezogen auf die Gesamtmenge des N-Vinyllactams I.

Die Polymerisation kann gegebenenfalls auch in Gegenwart von Molekulargewichtsreglern durchgeführt werden, um das Molekulargewicht der Polymerisate gezielt einzustellen. Geeignete Polymerisationsregler sind beispielsweise 2-Mercaptoethanole, Mercaptopropanole, Mercaptobutanole, Thioglykolsäure, N-Dodecylmercaptan, tert.-Dodecylmercaptan, Thiophenol, Mercaptopropionsäure, Isopropanol, Allylalkohol und Acetaldehyd. Die Molekulargewichtsregler werden, bezogen auf die eingesetzten Vinylactamen I, in einer Menge von 0 bis 10, oder 0,1 bis 5 Gew.-%, oder 0,1 bis 2 Gew.-%, eingesetzt. Molekulargewichtsregler werden häufig bei der Herstellung von Polyvinylactamen mit einem K-Wert < 60 eingesetzt. Die Art und die Menge der gegebenenfalls einzusetzenden Molekulargewichtsregler sind dem Fachmann geläufig oder kann von diesem in einfachen Vorversuchen ermittelt werden.

Das erfindungsgemäße Verfahren wird häufig in Anwesenheit von Puffersubstanzen durchgeführt, welche die Hydrolyse der N-Vinyllactame I, insbesondere bei einem pH-Wert < 6 unterdrücken sollen. Als Puffersubstanzen werden beispielsweise Natriumbicarbonat oder Natriumpyrophosphat, sowie weitere dem Fachmann geläufige Verbindungen verwendet. Bezogen auf das wässrige Reaktionsmedium beträgt deren Gehalt häufig 0,01 bis 2 Gew.-%.

Der pH-Wert des wässrigen Reaktionsmediums liegt in der Regel im Bereich von 6 bis 11, wobei jedoch ein pH-Wert $\geq 6,5$ und ≤ 10 (jeweils gemessen bei 20 bis 25 °C) bevorzugt ist.

Daneben kann das wässrige Reaktionsmedium noch weitere übliche Hilfsstoffe, wie beispielsweise Biozide, Viskositätsregler oder Entschäumer enthalten.

Das erfindungsgemäße Verfahren erfolgt in der Regel dergestalt, dass zur Polymerisation ≥ 20 Gew.-%, oft ≥ 30 Gew.-% und häufig ≥ 40 Gew.-% und oft ≥ 50 Gew.-% des wenigstens einen N-Vinyllactams I, bezogen auf die Gesamtmenge der resultierenden wässrigen Polyvinylactam-Dispersion eingesetzt werden.

Wesentlich ist, dass die Gesamtmenge des wenigstens einen N-Vinyllactams I im erfindungsgemäßen Verfahren bis zu einem Umsatz von ≥ 90 Gew.-%, oft ≥ 95 Gew.-% oder häufig ≥ 98 Gew.-% polymerisiert wird.

Das erfindungsgemäße Verfahren kann entweder nach der sogenannten Batchfahrweise unter Vorlage der Gesamtmenge des wenigstens einen N-Vinyllactams I oder nach der sogenannten Zulauffahrweise erfolgen.

Erfolgt die Polymerisation in Batchfahrweise, erfolgt die Vorlage aller Komponenten bis auf den Radikalinitiator im Polymerisationsreaktor. Anschließend wird das wässrige Polymerisationsgemisch unter Rühren auf Polymerisationstemperatur aufgeheizt und danach der Radikalinitiator diskontinuierlich oder kontinuierlich zugegeben.

In einer bevorzugten Ausführungsform wird das erfindungsgemäße Verfahren mittels Zulauffahrweise durchgeführt. Dabei werden einzelne oder alle Reaktionskomponenten ganz oder teilweise, absatzweise oder kontinuierlich, gemeinsam oder in getrennten Zuläufen dem wässrigen Reaktionsmedium zudosiert.

Vorteilhaft wird wenigstens eine Teilmenge des wenigstens einen organischen oder anorganischen Salzes und des wenigstens einen Schutzkolloids sowie gegebenenfalls eine Teilmenge des wenigstens einen Radikalinitiators und/oder des wenigstens einen N-Vinyllactams I im wässrigen Reaktionsmedium unter Rühren vorgelegt und unter Polymerisationsbedingungen die gegebenenfalls verbliebenen Restmengen des we-

nigstens einen organischen oder anorganischen Salzes und des wenigstens einen Schutzkolloids sowie die Gesamtmenge bzw. gegebenenfalls verbliebene Restmenge des wenigstens einen Radikalinitiators und/oder des wenigstens einen N-Vinyllactams I diskontinuierlich oder bevorzugt kontinuierlich zudosiert.

5

Die bei der Polymerisation erhaltenen Wasser-in-Wasser-Dispersionen können im Anschluss an den Polymerisationsprozess einer physikalischen oder chemischen Nachbehandlung unterworfen werden.

- 10 Hierzu werden beispielsweise dem Polymerisationsgemisch zur Vervollständigung der Polymerisation unter Polymerisationsbedingungen zusätzlich 0,05 bis 1,5 Gew.-%, häufig 0,1 bis 1 Gew.-% und oft 0,2 bis 0,8 Gew.%, jeweils bezogen auf die Gesamtmenge des zur Polymerisation eingesetzten wenigstens einen N-Vinyllactams I, wenigstens eines der vorgenannten Radikalinitiatoren diskontinuierlich oder kontinuierlich
- 15 zudosiert. Vorteilhaft wird dem Polymerisationsgemisch zur Vervollständigung der Polymerisation die Gesamtmenge des Radikalinitiators unter Polymerisationsbedingungen diskontinuierlich in einer Charge zugegeben.

- 20 Häufig wird zur Entfernung leichtflüchtiger organischer Bestandteile im Anschluss an die eigentliche Polymerisationsreaktion eine Nachbehandlung der erhaltenen Wasser-in-Wasser-Dispersion mittels Wasserdampf- und/oder Stickstoffstrippung durchgeführt. Verfahren zur Wasserdampf- und/oder Stickstoffstrippung sind dem Fachmann geläufig.

- 25 Die erhaltenen Wasser-in-Wasser-Dispersionen sind üblicherweise milchig weiß und haben bei 25 °C eine Viskosität von 5 bis 90000 mPas, oft von 10 bis 60000 mPas und oft von 15 bis 30000 mPas, jeweils gemessen nach der Brookfield-Methode, Spindel 4, 10 Umdrehungen pro Minute.

- 30 Die durch das erfindungsgemäße Verfahren zugänglichen Polyvinylactame weisen K-Werte ≥ 30 und ≤ 110 , gemessen nach Fikentscher auf. Die gewichtsmittleren Molekulargewichte der erfindungsgemäß zugänglichen Polyvinylactame liegen im Bereich von 15000 bis 3000000 g/mol, häufig im Bereich von 25000 bis 2800000 g/mol und oft im Bereich von 30000 bis 2400000 g/mol, jeweils bestimmt mittels üblicher Verfahren der
- 35 Gelpermeationschromatographie.

- Als K-Werte sollen im Rahmen dieser Schrift generell die nach Fikentscher, Cellulosechemie, Bd. 13, Seiten 58 bis 64 (1932) bei 25 °C in 5 gew.-%iger wässriger Kochsalzlösung gemessenen Werte verstanden werden. Die Konzentration des zu messenden
- 40 Polyvinylactams in vorgenannter Kochsalzlösung beträgt dabei jeweils 0,1 Gew.-Teile [g] pro 100 Volumenteilen [ml] 5 gew.-%iger wässriger Kochsalzlösung.

Die erfindungsgemäß zugänglichen wässrigen Polyvinylactam-Dispersionen können direkt in den Handel gebracht werden. Es ist aber auch möglich, diese Dispersionen mittels oxidierenden oder reduzierenden Reagenzien, Adsorptionsverfahren, wie die Adsorption von Verunreinigung an ausgewählten Medien, beispielsweise an Aktivkohle
5 oder mittels Ultrafiltrationsverfahren von möglicherweise störenden Nebenkompone-
ten zu befreien. Die erfindungsgemäß zugänglichen wässrigen Polyvinylactam-
Dispersionen lassen sich aber auch durch geeignete Trockenverfahren, wie Sprüh-,
Gefrier- oder Walzentrocknung, gegebenenfalls unter Verwendung geeigneter Hilfsmit-
tel, wie beispielsweise Sprühtrocknungshilfsmittel oder Antibackmittel, in die entspre-
10 chenden Polyvinylactam-Pulver überführen.

Von Bedeutung ist, dass durch das erfindungsgemäße Verfahren wässrige Polyvinyl-
lactam-Dispersionen zugänglich sind, deren Polyvinylactam-Gehalt, bei gleicher Vis-
kosität und gleichen K-Werten des Polyvinylactams, über dem Polyvinylactam-Gehalt
15 von durch Lösungspolymerisation zugänglichen wässrigen Polyvinylactam-Lösungen
liegt. Bei den erfindungsgemäß zugänglichen wässrigen Polyvinylactam-Dispersionen
ist häufig ein Polyvinylactam-Gehalt zugänglich, der bei gleicher Viskosität und glei-
chen K-Werten des Polyvinylactams, um ≥ 2 Gew.-%, ≥ 3 Gew.-%, ≥ 4 Gew.-%, ≥ 5
Gew.-%, ≥ 7 Gew.-%, ≥ 10 Gew.-% oder ≥ 15 Gew.-% über dem Polyvinylactam-
20 Gehalt der durch Lösungspolymerisation zugänglichen Polyvinylactam-Lösung liegt.
Durch das erfindungsgemäße Verfahren wird darüber hinaus eine bessere Durchmi-
schung des niedrigviskoserer Polymerisationsmediums und damit verbunden eine hö-
here N-Vinylactam-Umsatzrate sowie eine bessere Abfuhr der Polymerisationswärme
pro Zeiteinheit erzielt. Auch weisen die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren zu-
25 gänglichen Polyvinylactame eine geringere Polydispersität (M_w/M_n) im Vergleich zu
den über eine Lösungspolymerisation zugänglichen Polyvinylactame bei gleich hohen
Polyvinylactam-Gehalten auf.

Von Bedeutung ist, dass die erfindungsgemäß zugänglichen Polyvinylactame in Form
30 ihrer Wasser-in-Wasser-Dispersionen oder in Form ihrer Polymerpulver vorteilhaft als
Komponente in Pharma- oder Kosmetikprodukten, in Klebstoffen, Wärmeträgerflüssig-
keiten, in Beschichtungs-, Verdicker-, Adsorber-, Bindemittel-, Waschmittel-, Kunst-
stoff-, Keramik-, Kühlmittel-, Tinten- oder Pigmentformulierungen sowie in Metall-
quenchbädern eingesetzt werden können. Insbesondere vorteilhaft lassen sich die er-
35 findungsgemäß zugänglichen wässrigen Polyvinylactam-Dispersionen als Komponen-
ten in Klebestiften oder in Metallquenchbädern einsetzen.

Die Verwendung von Polyvinylactam-Lösungen, insbesondere PVP-Lösungen, als
Komponente in wässrigen Metallquenchbädern ist bekannt (siehe hierzu beispielswei-
40 se die Schriften US-A 3902929, US-A 4528044, US-A 4738731, DE-A 3345253, DE-A
3345254, DE-A 4415098, EP-A 218677 oder JP-A 62170415. Für die Verwendung von
PVP in wässrigen Metallquenchbädern ist von Bedeutung, dass sich durch Einstellung

- der PVP-Konzentration und des mittleren PVP-Molekulargewichtes die Kühlraten der Quenchbäder gezielt einstellen lassen. Dabei ist es dem Fachmann geläufig, welche PVP-Konzentration und welches mittlere PVP-Molekulargewicht bzw. welcher K-Wert des PVPs für ein spezielles Metallkühlproblem insbesondere geeignet sind. Häufig wird
- 5 für Metallquenchbäder PVP mit K-Werten von ≥ 30 bis ≤ 110 , insbesondere mit K-Werten von ≥ 30 , ≥ 60 oder ≤ 90 eingesetzt. Die PVP-Konzentrationen in den wässrigen Metallquenchbädern liegt oft im Bereich von ≥ 1 bis ≤ 30 Gew.-%, bezogen auf die Gesamtmenge des Metallquenchbads.
- 10 Insbesondere bei der Neuformulierung der wässrigen Metallquenchbäder sowie bei der Nachdosierung von PVP bei benutzten Metallquenchbädern vereinfacht sich bei Verwendung der erfindungsgemäßen niedrigviskosen aber gleichzeitig hochkonzentrierten wässrigen PVP-Dispersionen der Dosier- und der Durchmischungsvorgang, denn die
- 15 niedrigviskosen PVP-Dispersionen können fein dosiert zugegeben und leicht homogen verteilt werden. Dabei ergibt sich beim Kontakt mit der schon vorhandenen PVP-Lösung bzw. bei der Neuformulierung des Metallquenchbades mit Wasser durch Verdünnungseffekte automatisch eine höherviskose PVP-Lösung mit homogener PVP-Verteilung.
- 20 Auch für die Herstellung von festen Klebstoffformulierungen für Klebstifte sind die erfindungsgemäß zugänglichen wässrigen Polyvinylactam-Dispersionen, insbesondere die PVP-Dispersionen, sehr gut geeignet. Die Verwendung von PVP in Klebstoffformulierungen ist dem Fachmann bekannt (siehe hierzu beispielsweise die Schriften US-A 3576776, US-A 4750482, US-A 5338814 oder WO 98/47953). Häufig wird PVP mit K-
- 25 Werten von ≥ 30 bis ≤ 110 , oft von ≥ 60 bis ≤ 100 oder von ≥ 75 bis ≤ 95 zur Herstellung von Klebestiften eingesetzt.

Die Klebstiftformulierungen werden hergestellt, indem die einzelnen Komponenten, insbesondere Wasser, Feuchthaltemittel, Geliermittel, der eigentliche Klebstoff sowie

30 übliche Hilfsstoffe, beispielsweise Weißpigment (Titandioxid), Riechstoffe, Antioxidantien, Konservierungsmittel etc. homogen gemischt werden. Der Gehalt an PVP als Klebstoff beträgt in der Regel zwischen 20 und 40 Gew.-%, bezogen auf die Gesamtmenge der Klebstoffformulierung. Häufig werden zur Herstellung der Klebstoffformulierungen wässrige PVP-Lösungen eingesetzt. Insbesondere bei Klebstoffformulierungen

35 mit hohen PVP-Gehalten bei gleichzeitig hohen K-Werten des PVPs reichen jedoch die PVP-Gehalte der durch Lösungspolymerisation aufgrund der Lösungsviskosität im PVP-Gehalt begrenzten zugänglichen PVP-Lösungen hierfür nicht mehr aus. In diesen Fällen behilft man sich häufig dergestalt, dass zur Herstellung der Klebstoffformulierung neben einer wässrigen PVP-Lösung auch noch PVP-Pulver, welche mittels ener-

40 gie- und damit kostenintensiven Trocknungsprozessen, insbesondere einem Sprühtrocknungs- oder Gefriertrocknungsprozess, der wässrigen PVP-Lösungen zugänglich sind, mit identischem oder verschiedenem K-Wert verwendet wird. Problema-

tisch dabei ist jedoch, dass die homogene Einarbeitung des PVP-Pulvers in die Klebstoffformulierung, aufgrund der sehr hohen Viskositäten apparativ schwierig und darüber hinaus sehr zeitaufwendig ist.

- 5 Insbesondere vorteilhaft sind Klebstoffformulierungen, welche eine wässrige Polyvinyl-lactam-Dispersion mit einem Polyvinyl-lactamfeststoffgehalt ≥ 25 Gew.-% bei einem K-Wert des Polyvinyl-lactams von ≥ 60 bis ≤ 100 enthalten.

Eine für Klebstifte typische Klebstoffformulierung setzt sich häufig zusammen aus

10

- | | |
|--------------------|---|
| 20 bis 40 Gew.-% | PVP sowie ggf. weitere Klebstoffkomponenten |
| 20 bis 70 Gew.-% | entionisiertes Wasser |
| 5 bis 15 Gew.-% | Geliermittel |
| 2 bis 15 Gew.-% | Feuchthaltemittel sowie |
| 15 0 bis 15 Gew.-% | weitere Additive, wie beispielsweise, Farbpigmente, Antioxidan- |
| | ten, Riechstoffe oder Konservierungsmittel |

- 20 Durch Verwendung der erfindungsgemäß zugänglichen, hochkonzentrierten wässrigen PVP-Dispersionen kann bei der Herstellung von Klebstoffformulierungen auf den Einsatz von wässrigen PVP-Lösungen und PVP-Pulvern, welche beispielsweise aus den PVP-Lösungen durch einen Trocknungsprozeß, beispielsweise einer Sprüh- oder Gefriertrocknung, zugänglich sind, und deren Abmischung verzichtet und somit der Herstellprozess vereinfacht werden.

- 25 Durch das erfindungsgemäße Verfahren sind hochkonzentrierte Wasser-in-Wasser-Dispersionen von Polyvinyl-lactamen mit K-Werten ≥ 30 und ≤ 110 mit guten Raum-Zeit-Ausbeuten zugänglich. Diese Dispersionen sind trotz ihres hohen Polyvinyl-lactam-Gehalts niedrigviskos und weisen darüber hinaus keine bis vernachlässigbar geringe Gelgehalte auf. Die wässrigen Polyvinyl-lactam-Dispersionen sind vielfältig einsetzbar.
- 30 Insbesondere bei Verwendung dieser wässrigen Dispersionen als Formulierungsbestandteil können hohe Polyvinyl-lactam-Mengen in die Formulierungen eingearbeitet werden, ohne dass auf die kostenintensive Abmischung von wässrigen Polyvinyl-lactam-Lösungen mit pulverförmigem Polyvinyl-lactam zurückgegriffen werden muss.

- 35 Die folgenden Beispiele sollen die Erfindung erläutern, ohne diese jedoch einzuschränken.

Beispiele

Analytik

- 5 Die K-Wertbestimmung nach Fikentscher erfolgte bei 25 °C mittels einer 5 gew.-%igen Lösung von Natriumchlorid in entionisiertem Wasser mit einem Gerät der Fa. Schott, Mainz (Kapillare: Mikro-Ostwald; Typ: MO-Ic). Die wässrige Polyvinylactamdispersion und die 5 gew.-%ige wässrige Natriumchloridlösung wurden dabei derart gemischt, dass die resultierende homogene Lösung einen Polyvinylactamgehalt von 0,1 g pro
- 10 100 ml 5 gew.-%ige wässrige Natriumchloridlösung aufwies.

- Der Polyvinylactamgehalt der wässrigen Polyvinylactamdispersion wurde bestimmt, indem eine aliquote Menge der wässrigen Polyvinylactamdispersion in einem Trockenschrank bei 140 °C bis zur Gewichtskonstanz getrocknet wurde. Der Polyvinylactamgehalt errechnet sich aus dem korrigierten Trockenrückstand, bezogen auf die zur Trocknung eingesetzte aliquote Menge der wässrigen Polyvinylactamdispersion. Unter korrigiertem Trockenrückstand wird der nach der Trocknung erhaltene Trockenrückstand, abzüglich der in der zur Trocknung eingesetzten aliquoten Menge der wässrigen Polyvinylactamdispersion neben dem Polyvinylactam enthaltenen Hilfsstoffen, wie
- 15 Radikalinitiatormenge, Menge an Schutzkolloid, organischen oder anorganischen Salzen sowie ggf. weiteren Hilfsstoffen, verstanden.
- 20

- Die Viskositätsbestimmung der erhaltenen wässrigen Polyvinylactamdispersion erfolgte nach ISO 2555 bei 25 °C mit einem Brookfield Gerät, Model DV-II mit Spindel 4 bei
- 25 einer Drehzahl von 10 Umdrehungen pro Minute.

Beispiel 1

- In einem 1,5 l-Polymerisationsreaktor mit Anker-Rührer wurden bei 20 bis 25 °C
- 30 (Raumtemperatur)

- | | |
|-------|---|
| 431 g | entionisiertes Wasser |
| 80 g | Natriumsulfat (wasserfrei, Fa. Merck, Darmstadt) |
| 177 g | einer 22,5 gew.-%igen wässrigen Lösung eines Copolymers (aus Acrylsäure und Vinylformamid im Mengenverhältnis 3 : 7, mit anschließender Hydrolyse der Formamidgruppen und Neutralisation der Carbonsäuregruppen mittels wässriger Natriumhydroxid-Lösung, einem gewichtsmittleren Molekulargewicht von ca. 300000 g/mol [polymeres Dispergiermittel A]) |
- 35
- 40 vorgelegt. Anschließend wurde mit einer 5 gew.-%igen wässrigen Lösung von Schwefelsäure der pH-Wert dieser Reaktionsmischung auf 6,8 eingestellt und danach diese Reaktionsmischung unter Rühren (160 U/min) und Stickstoffatmosphäre auf 60 °C auf-

geheizt. Nach Erreichen von 60 °C wurden unter Rühren und Beibehaltung der Reaktionstemperatur 10 Gew.-% der nachfolgend beschriebenen Zuläufe I und II zu der Reaktionsmischung zugegeben und 5 Minuten unter vorgenannten Bedingungen gerührt.

- 5 Danach wurden dem Reaktionsgemisch unter Rühren und Beibehaltung der Reaktionstemperatur gleichzeitig beginnend, die Restmengen der Zuläufe I und II innerhalb zwei Stunden mit gleichbleibenden Zulaufströmen zudosiert. Nach Beendigung der Zuläufe I und II wurde noch drei Stunden bei 60 °C nachpolymerisiert.
- 10 Anschließend wurde die Reaktionsmischung auf 75 °C aufgeheizt. Danach wurde diesem Polymerisationsgemisch Zulauf III auf einmal zugegeben und für weitere zwei Stunden unter Rühren bei dieser Temperatur belassen. Anschließend wurde die Polymerdispersion auf Raumtemperatur abgekühlt.

- 15 Zulauf I:

320 g N-Vinyl-2-pyrrolidon (der Fa. BASF AG, Ludwigshafen)

Zulauf II war eine wässrige Lösung bestehend aus:

20

0,5 g 2,2'-Azo-bis-(2-methylpropionamidin)dihydrochlorid (V-50, der Fa. Wako Chemicals GmbH, Neuss)

47,5 g entionisiertes Wasser

- 25 Zulauf III war eine wässrige Lösung bestehend aus:

1 g V-50

9 g entionisiertes Wasser

- 30 Der K-Wert des erhaltenen PVPs wurde zu 77, die Viskosität der erhaltenen wässrigen Dispersion zu 1,5 Pas und der PVP-Gehalt der wässrigen Dispersion zu 30 Gew.-% bestimmt.

Beispiel 2

35

Die Herstellung von Beispiel 2 erfolgte analog Beispiel 1, mit der Ausnahme dass folgende Rohstoffe bzw. Rohstoffmengen eingesetzt wurden.

Vorlage:

40

421 g entionisiertes Wasser

91,2 g Trinatriumcitrat-Dihydrat (der Fa. Fluka AG, Deutschland)

177 g polymeres Dispergiermittel A

Zulauf I:

5 320 g N-Vinyl-2-pyrrolidon

Zulauf II war eine wässrige Lösung bestehend aus:

10 0,5 g V-50
47,5 g entionisiertes Wasser

Zulauf III war eine wässrige Lösung bestehend aus:

15 1 g V-50
9 g entionisiertes Wasser

Der K-Wert des erhaltenen PVPs wurde zu 84, die Viskosität der erhaltenen wässrigen Dispersion zu 9,8 Pas und der PVP-Gehalt der wässrigen Dispersion zu 30,1 Gew.-% bestimmt.

20

Beispiel 3

Die Herstellung von Beispiel 3 erfolgte analog Beispiel 1, mit der Ausnahme dass folgende Rohstoffe bzw. Rohstoffmengen eingesetzt wurden.

25

Vorlage:

30 376 g entionisiertes Wasser
76,9 g Tri-Natriumcitrat-Dihydrat
95,9 g einer 35,1 gew.-%igen wässrigen Lösung eines Copolymers (aus Maleinsäureanhydrid und Methylvinylether im Mengenverhältnis 1 : 1, mit anschließender vollständigen Hydrolyse der Anhydridgruppen und Neutralisation mittels wässriger Natriumhydroxid-Lösung, einem K-Wert vom 90 und einem gewichtsmittlerem Molekulargewicht von ca. 160000 g/mol)

35

Zulauf I:

270 g N-Vinyl-2-pyrrolidon

40 Zulauf II war eine wässrige Lösung bestehend aus:

0,9 g V-50

64,5 g entionisiertes Wasser

Zulauf III war eine wässrige Lösung bestehend aus:

5 0,8 g V-50
 15 g entionisiertes Wasser

Der K-Wert des erhaltenen PVPs wurde zu 91, die Viskosität der erhaltenen wässrigen Dispersion zu 4 Pas und der PVP-Gehalt der wässrigen Dispersion zu 30,1 Gew.-%
10 bestimmt.

Beispiel 4

Die Herstellung von Beispiel 4 erfolgte analog Beispiel 1, mit der Ausnahme dass folgende Rohstoffe bzw. Rohstoffmengen eingesetzt und die Polymerisation und die Nachpolymerisation bei 80 °C durchgeführt wurden.
15

Vorlage:

20 383 g entionisiertes Wasser
 76,9 g Tri-Natriumcitrat-Dihydrat
 89,1 g einer 37,8 gew.-%igen wässrigen Lösung einer mit wässriger Natrium-
 hydroxid-Lösung neutralisierten Polyacrylsäure mit einem K-Wert vom 80
 und einem gewichtsmittlerem Molekulargewicht von ca. 100000 g/mol [po-
25 lymeres Dispergiermittel B]

Zulauf I:

270 g N-Vinyl-2-pyrrolidon
30

Zulauf II war eine wässrige Lösung bestehend aus:

0,4 g V-50
64,5 g entionisiertes Wasser
35

Zulauf III war eine wässrige Lösung bestehend aus:

0,8 g V-50
15 g entionisiertes Wasser
40

Der K-Wert des erhaltenen PVPs wurde zu 96,7, die Viskosität der erhaltenen wässrigen Dispersion zu 4,2 Pas und der PVP-Gehalt der wässrigen Dispersion zu 30,3 Gew.-% bestimmt.

5 Beispiel 5

Die Herstellung von Beispiel 5 erfolgte analog Beispiel 1, mit der Ausnahme dass folgende Rohstoffe bzw. Rohstoffmengen eingesetzt wurden.

10 Vorlage:

282 g entionisiertes Wasser
91,9 g Trinatriumcitrat-Dihydrat
142 g polymeres Dispergiermittel B

15

Zulauf I:

430 g N-Vinyl-2-pyrrolidon

20 Zulauf II war eine wässrige Lösung bestehend aus:

1,3 g V-50
102 g entionisiertes Wasser

25 Zulauf III war eine wässrige Lösung bestehend aus:

1,3 g V-50
25 g entionisiertes Wasser

30 Der K-Wert des erhaltenen PVPs wurde zu 96, die Viskosität der erhaltenen wässrigen Dispersion zu 88 Pas und der PVP-Gehalt der wässrigen Dispersion zu 40,1 Gew.-% bestimmt.

Beispiel 6

35

Die Herstellung von Beispiel 6 erfolgte analog Beispiel 1, mit der Ausnahme dass folgende Rohstoffe bzw. Rohstoffmengen (Gesamtmenge an Zulauf I wurde in der Vorlage vorgelegt) eingesetzt wurden.

40

Vorlage:

- | | | |
|---|--------|------------------------------|
| | 450 g | entionisiertes Wasser |
| | 91,2 g | Trinatriumcitrat-Dihydrat |
| 5 | 177 g | polymeres Dispergiermittel A |
| | 320 g | N-Vinyl-2-pyrrolidon |

Zulauf II war eine wässrige Lösung bestehend aus:

- | | | |
|----|-------|------------------------|
| 10 | 1,0 g | V-50 |
| | 8,6 g | entionisiertes Wasser, |

welche innerhalb von 10 Sekunden zudosiert wurde.

- 15 Zulauf III war eine wässrige Lösung bestehend aus:

- | | | |
|--|--------|-----------------------|
| | 1,9 g | V-50 |
| | 17,3 g | entionisiertes Wasser |

- 20 Der K-Wert des erhaltenen PVPs wurde zu 82, die Viskosität der erhaltenen wässrigen Dispersion zu 16 Pas und der PVP-Gehalt der wässrigen Dispersion zu 30,1 Gew.-% bestimmt.

Vergleichsbeispiel

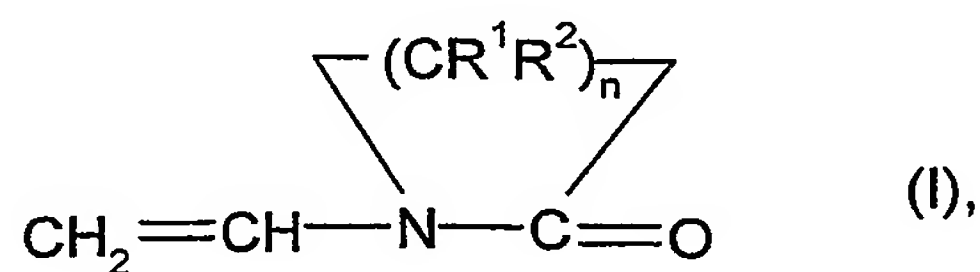
25

Die Herstellung des Vergleichsbeispiels erfolgte analog Beispiel 1, mit der Ausnahme, dass kein Natriumsulfat eingesetzt wurde.

- 30 Der Versuch musste nach Zugabe von ca. 210 g N-Vinyl-2-pyrrolidon infolge der resultierenden zu hohen Viskosität abgebrochen werden.

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung einer Wasser-in-Wasser-Dispersion von Polyvinylac-
tam mit einem K-Wert von ≥ 30 und ≤ 110 durch radikalisch initiierte Polymerisa-
tion wenigstens eines N-Vinylactams der allgemeinen Formel I



- mit
 10 R^1, R^2 unabhängig voneinander Wasserstoff und/oder $\text{C}_1\text{-C}_8\text{-Alkyl}$,
 n gleich einer ganzen Zahl von 2 bis 8,
 in einem wässrigen Reaktionsmedium,
 dadurch gekennzeichnet, dass das zur Polymerisation eingesetzte wenigstens
 15 eine N-Vinylactam I zu wenigstens 50 Gew.-% aus N-Vinyl-2-pyrrolidon (R^1 und
 R^2 gleich Wasserstoff, n gleich 3) besteht und die radikalisch initiierte Polymeri-
 sation des wenigstens einen N-Vinylactams I in Gegenwart von
 a) 1 bis 100 Gew.-% der Sättigungsmenge im wässrigen Reaktionsmedium
 20 wenigstens eines organischen oder anorganischen Salzes,
 b) 0,1 bis 30 Gew.-% wenigstens eines Schutzkolloids, bezogen auf die Ge-
 samtmenge des zur Polymerisation eingesetzten wenigstens einen N-
 Vinylactams I, sowie
 c) 0,01 bis 3 Gew.-% wenigstens eines Radikalinitiators, bezogen auf die Ge-
 25 samtmenge des zur Polymerisation eingesetzten wenigstens einen N-
 Vinylactams I

- erfolgt, und dabei die Reaktionsbedingungen so gewählt werden, dass während
 der Polymerisationsreaktion wenigstens eine Teilmenge des wenigstens einen
 30 N-Vinylactams I und des daraus durch Polymerisation gebildeten Polyvinylac-
 tams im wässrigen Reaktionsmedium als separate Phase vorliegen.

2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass zur Polymerisation \geq
 20 Gew.-% des wenigstens einen N-Vinylactams I, bezogen auf die Gesamt-
 35 menge der resultierenden wässrigen Polyvinylactam-Dispersion, eingesetzt
 werden.
 3. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, dass
 die Polymerisation nach der Zulaufweise erfolgt.

4. Verfahren nach Anspruch 3, dadurch gekennzeichnet, dass wenigstens eine Teilmenge des wenigstens einen organischen oder anorganischen Salzes und des wenigstens einen Schutzkolloids sowie gegebenenfalls eine Teilmenge des wenigstens einen Radikalinitiators und/oder des wenigstens einen N-Vinyllactams I im wässrigen Reaktionsmedium vorgelegt und unter Polymerisationsbedingungen die gegebenenfalls verbliebenen Restmengen des wenigstens einen organischen oder anorganischen Salzes und des wenigstens einen Schutzkolloids sowie die Gesamtmenge bzw. gegebenenfalls verbliebene Restmenge des wenigstens einen Radikalinitiators und/oder des wenigstens einen N-Vinyllactams I kontinuierlich zudosiert werden.
5
10
5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, dass die Gesamtmenge des wenigstens einen N-Vinyllactams I bis zu einem Umsatz von ≥ 90 Gew.-% polymerisiert wird.
15
6. Verfahren nach Anspruch 5, dadurch gekennzeichnet, dass dem Polymerisationsgemisch zur Vervollständigung der Polymerisation unter Polymerisationsbedingungen zusätzlich 0,05 bis 1,5 Gew.-%, bezogen auf die Gesamtmenge des zur Polymerisation eingesetzten wenigstens einen N-Vinyllactams I, wenigstens eines Radikalinitiators zudosiert werden.
20
7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, dass das zur Polymerisation eingesetzte wenigstens eine N-Vinyllactam I ausschließlich N-Vinyl-2-pyrrolidon ist.
25
8. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, dass als wenigstens ein Schutzkolloid ein anionisches oder kationisches Schutzkolloid eingesetzt wird.
30
9. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, dass als wenigstens ein Salz das Salz einer organischen C₁- bis C₁₅-Carbonsäure eingesetzt wird.
- 35 10. Wässrige Polyvinylactam-Dispersion erhältlich nach einem Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 9.
11. Verwendung einer wässrigen Polyvinylactam-Dispersion gemäß Anspruch 10 als Komponente in Pharma- oder Kosmetikprodukten, in Klebstoffen oder Wärmeträgerflüssigkeiten sowie in Beschichtungs-, Verdicker-, Adsorber-, Bindemittel-, Waschmittel-, Kunststoff-, Keramik-, Kühlmittel-, Tinten- oder Pigmentformulierungen.
40

12. Verwendung einer wässrigen Polyvinylactam-Dispersion gemäß Anspruch 10 als Komponente im einem Metallquenchbad.
- 5 13. Metallquenchbad enthaltend eine wässrige Polyvinylactam-Dispersion gemäß Anspruch 10.
14. Verwendung einer wässrigen Polyvinylactam-Dispersion gemäß Anspruch 10 als Komponente in Klebstoffformulierungen für Klebestifte.
- 10 15. Klebstoffformulierung für Klebestifte enthaltend wässrige Polyvinylactam-Dispersion gemäß Anspruch 10.
- 15 16. Klebstoffformulierung nach Anspruch 15, dadurch gekennzeichnet, dass die wässrige Polyvinylactam-Dispersion einen Polyvinylactamfeststoffgehalt ≥ 25 Gew.-% und das in der wässrigen Dispersion enthaltene Polyvinylactam einen K-Wert von ≥ 60 bis ≤ 100 aufweist.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No
PCT/EP2005/003921

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER

IPC 7 C08F26/10 C08F2/10 C21D1/60 C09J5/00

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)

IPC 7 C08F C21D C09J

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

EPO-Internal, WPI Data, PAJ

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category °	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	DE 43 42 281 A1 (BASF AG, 67063 LUDWIGSHAFEN, DE) 14 June 1995 (1995-06-14) example 1 claim 11; example 1	10-16
A	example 1	1-9
A	----- WO 94/22953 A (ISP INVESTMENTS INC) 13 October 1994 (1994-10-13) cited in the application claims 1,5	1-9
X	claims 1,5	10-16
A	----- US 5 373 074 A (WU ET AL) 13 December 1994 (1994-12-13) cited in the application example 1	1-9
X	example 1	10-16
	----- -/--	

☒ Further documents are listed in the continuation of box C.

☒ Patent family members are listed in annex.

° Special categories of cited documents:

- *A* document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- *E* earlier document but published on or after the international filing date
- *L* document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- *O* document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- *P* document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

- *T* later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
- *X* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone
- *Y* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art.
- *Z* document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

24 August 2005

Date of mailing of the international search report

14/09/2005

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax: (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Krail, G

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No
PCT/EP2005/003921

C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	US 5 306 795 A (SHIH ET AL) 26 April 1994 (1994-04-26) claims 1,11; example 1	1-9
X	claims 1,11; example 1 -----	10-16
A	WO 98/14405 A (CYTEC TECHNOLOGY CORP) 9 April 1998 (1998-04-09) cited in the application claim 1 -----	1-9
X	GB 2 133 047 A (* PCUK PRODUITS CHIMIQUES UGINE KUHLMANN) 18 July 1984 (1984-07-18) cited in the application example 1 -----	12,13
X	WO 98/47953 A (ELMER'S PRODUCTS, INC; COLUMBUS, PETER, SPIROS; ANDERSON, JOHN) 29 October 1998 (1998-10-29) cited in the application table I -----	14-16

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No

PCT/EP2005/003921

Patent document cited in search report		Publication date	Patent family member(s)	Publication date
DE 4342281	A1	14-06-1995	CA 2178328 A1 DE 59404370 D1 WO 9515986 A1 EP 0733075 A1 ES 2108556 T3 JP 9506385 T	15-06-1995 20-11-1997 15-06-1995 25-09-1996 16-12-1997 24-06-1997
WO 9422953	A	13-10-1994	WO 9422953 A1	13-10-1994
US 5373074	A	13-12-1994	WO 9418241 A1	18-08-1994
US 5306795	A	26-04-1994	AU 9090691 A WO 9213898 A1	07-09-1992 20-08-1992
WO 9814405	A	09-04-1998	US 6608124 B1 US 6664326 B1 US 5919854 A US 5843320 A US 6702946 B1 US 5696228 A US 5792366 A AU 732835 B2 AU 4425997 A BR 9712178 A CA 2264803 A1 CN 1231650 A EP 0952964 A1 ID 22894 A JP 2001506674 T KR 2000048832 A NO 991540 A RU 2183646 C2 TW 561170 B WO 9814405 A1 US 6310124 B1 US 2002058745 A1 US 2002165307 A1 US 6235205 B1 US 2001014712 A1 ZA 9708841 A	19-08-2003 16-12-2003 06-07-1999 01-12-1998 09-03-2004 09-12-1997 11-08-1998 03-05-2001 24-04-1998 31-08-1999 09-04-1998 13-10-1999 03-11-1999 16-12-1999 22-05-2001 25-07-2000 28-05-1999 20-06-2002 11-11-2003 09-04-1998 30-10-2001 16-05-2002 07-11-2002 22-05-2001 16-08-2001 17-04-1998
GB 2133047	A	18-07-1984	FR 2537998 A1 DE 3345254 A1 ES 8406558 A1 IT 1170002 B	22-06-1984 20-06-1984 01-11-1984 03-06-1987
WO 9847953	A	29-10-1998	WO 9847953 A1 AU 2738597 A CA 2256705 A1 US 6066689 A	29-10-1998 13-11-1998 29-10-1998 23-05-2000

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP2005/003921

A. KLASSIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES
IPK 7 C08F26/10 C08F2/10 C21D1/60 C09J5/00

Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK

B. RECHERCHIERTE GEBIETE

Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole)
IPK 7 C08F C21D C09J

Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

EPO-Internal, WPI Data, PAJ

C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie ^a	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	DE 43 42 281 A1 (BASF AG, 67063 LUDWIGSHAFEN, DE) 14. Juni 1995 (1995-06-14) Beispiel 1 Anspruch 11; Beispiel 1	10-16
A	Beispiel 1	1-9
A	WO 94/22953 A (ISP INVESTMENTS INC) 13. Oktober 1994 (1994-10-13) in der Anmeldung erwähnt Ansprüche 1,5	1-9
X	Ansprüche 1,5	10-16
A	US 5 373 074 A (WU ET AL) 13. Dezember 1994 (1994-12-13) in der Anmeldung erwähnt Beispiel 1	1-9
X	Beispiel 1	10-16
	----- -/-	



Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen



Siehe Anhang Patentfamilie

^a Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen :^{*A} Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist^{*E} älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist^{*L} Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt)^{*O} Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht^{*P} Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist^{*T} Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondern nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist^{*X} Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden^{*Y} Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist^{*G} Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist

Datum des Abschlusses der internationalen Recherche

24. August 2005

Absenddatum des internationalen Recherchenberichts

14/09/2005

Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde
Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax: (+31-70) 340-3016

Bevollmächtigter Bediensteter

Krail, G

C.(Fortsetzung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie ^o	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
A	US 5 306 795 A (SHIH ET AL) 26. April 1994 (1994-04-26) Ansprüche 1,11; Beispiel 1	1-9
X	Ansprüche 1,11; Beispiel 1 -----	10-16
A	WO 98/14405 A (CYTEC TECHNOLOGY CORP) 9. April 1998 (1998-04-09) in der Anmeldung erwähnt Anspruch 1 -----	1-9
X	GB 2 133 047 A (* PCUK PRODUITS CHIMIQUES UGINE KUHLMANN) 18. Juli 1984 (1984-07-18) in der Anmeldung erwähnt Beispiel 1 -----	12,13
X	WO 98/47953 A (ELMER'S PRODUCTS, INC; COLUMBUS, PETER, SPIROS; ANDERSON, JOHN) 29. Oktober 1998 (1998-10-29) in der Anmeldung erwähnt Tabelle I -----	14-16

INTERNATIONALE RESEARCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie gehören

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP2005/003921

Im Recherchenbericht angeführtes Patentedokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
DE 4342281	A1	14-06-1995	CA 2178328 A1 15-06-1995
		DE 59404370 D1 20-11-1997	
		WO 9515986 A1 15-06-1995	
		EP 0733075 A1 25-09-1996	
		ES 2108556 T3 16-12-1997	
		JP 9506385 T 24-06-1997	
WO 9422953	A	13-10-1994	WO 9422953 A1 13-10-1994
US 5373074	A	13-12-1994	WO 9418241 A1 18-08-1994
US 5306795	A	26-04-1994	AU 9090691 A 07-09-1992
		WO 9213898 A1 20-08-1992	
WO 9814405	A	09-04-1998	US 6608124 B1 19-08-2003
		US 6664326 B1 16-12-2003	
		US 5919854 A 06-07-1999	
		US 5843320 A 01-12-1998	
		US 6702946 B1 09-03-2004	
		US 5696228 A 09-12-1997	
		US 5792366 A 11-08-1998	
		AU 732835 B2 03-05-2001	
		AU 4425997 A 24-04-1998	
		BR 9712178 A 31-08-1999	
		CA 2264803 A1 09-04-1998	
		CN 1231650 A 13-10-1999	
		EP 0952964 A1 03-11-1999	
		ID 22894 A 16-12-1999	
		JP 2001506674 T 22-05-2001	
		KR 2000048832 A 25-07-2000	
		NO 991540 A 28-05-1999	
		RU 2183646 C2 20-06-2002	
		TW 561170 B 11-11-2003	
		WO 9814405 A1 09-04-1998	
		US 6310124 B1 30-10-2001	
		US 2002058745 A1 16-05-2002	
		US 2002165307 A1 07-11-2002	
		US 6235205 B1 22-05-2001	
		US 2001014712 A1 16-08-2001	
		ZA 9708841 A 17-04-1998	
GB 2133047	A	18-07-1984	FR 2537998 A1 22-06-1984
		DE 3345254 A1 20-06-1984	
		ES 8406558 A1 01-11-1984	
		IT 1170002 B 03-06-1987	
WO 9847953	A	29-10-1998	WO 9847953 A1 29-10-1998
		AU 2738597 A 13-11-1998	
		CA 2256705 A1 29-10-1998	
		US 6066689 A 23-05-2000	